PATENT COOPERATION TREATY

	From the INTERNATIONAL BUREAU			
PCT	То:			
NOTIFICATION OF ELECTION APPLICATION OF ELECTRON (PCT Rule 61.2)	Assistant Commissioner for Patents United States Patent and Trademark Office Box PCT Washington, D.C.20231 ETATS-UNIS D'AMERIQUE			
Date of mailing (day/month/year)				
23 October 2000 (23.10.00)	in its capacity as elected Office			
International application No. PCT/DE00/00552	Applicant's or agent's file reference TITK 22/PCT			
International filing date (day/month/year)	Priority date (day/month/year)			
24 February 2000 (24.02.00)	08 March 1999 (08.03.99)			
Applicant				
SCHULZE, Thomas et al				
1. The designated Office is hereby notified of its election made before the expiration of 19 months from the priority Rule 32.2(b).	ry Examining Authority on: r 2000 (28.09.00) rnational Bureau on:			
The International Bureau of WIPO	Authorized officer			
34, chemin des Colombettes 1211 Geneva 20, Switzerland	Henrik Nyberg			
Facsimile No.: (41-22) 740.14.35	Telephone No.: (41-22) 338.83.38			

09/936086 518 R PCT/PTO 0 5 SEP 2001

INTERNATIONAL

PRELIMINARY International

PCT/DE00/00

EXAMINATION

REPORT

- Reference

552

SUPPLEMENT

Item I Basis of the Report

The applicant has deleted the following feature relative to the additive in claim 1: "finely dispersed".

This feature is evidently essential in terms of the function of the invention taking into account the technical object it is intended to solve (see page 2, line 33; page 3, line 29; page 4, lines 15-19 and examples).

Therefore, deleting this feature gives rise to circumstances that go beyond the content of the application in the version originally submitted ("coarse dispersion"). Hence, Art. 19 (2) and Art. 34 (2) b) of the PCT have been violated.

Item V

Substantiated Determination pursuant to Regulation 66.2(a)(ii) regarding Novelty, Inventive Activity and Commercial Applicability; Documents and Statements in Support of this Determination

A procedure according to claim 1 of this application, in which at least two polymer solutions are used, of which at least one is a "finely dispersed additive", and said polymer solutions are simultaneously extruded, is known from D1 (VORBACH D ET AL: 'PROPERTIES OF CARBON FILLED CELLULOSE FILAMENTS' CHEMICAL FIBERS INT., DEUTSCHER FACHVERLAG, Vol. 48, No. 2, April 1, 1998 (1998-04-01), p. 120-122, XP000755996 ISSN: 0340-3343), and hence not novel (Art. 33 (2) PCT).

A <u>two-component</u> Lyocell procedure is described in the right column on p. 121 and in Fig. 7, which yields <u>core/jacket</u>

, (S PAGE BLANK (USPTO)

fibers, wherein NMMNO-soluble polymers such as polysaccharides (e.g., starch with a high amylose content) are emphasized as the insulating layer (jacket $\underline{\text{or}}$ core).

This reference to the aforementioned bicomponent spinning procedure ("bicomponent spinning") for manufacturing a core/jacket fiber has nothing to do with subsequently filling of conductive components into a cellulose hose or pulling a protective cellulose layer over an already conductive cellulose thread (by dipping into a spinning solution), as proposed by the applicant, but can only be understood as a <u>simultaneous</u> spinning of the two spinning solutions.

The assertion by the applicant that D1 contained no information about the technology of multi-component spinning is not at all accurate.

In addition to other additives like graphite, metal powders and carbon fibers (compare Fig. 1 and middle column, first paragraph on page 120), soot is also highlighted as a metering agent (conductivity-imparting "additive"), i.e., a "carbon-containing" material, wherein a "high" charge (up to 60 %) can also be derived from Fig. 5.

Contrary to the opinion of the applicant, the procedure described beforehand in D1 can be used to manufacture multi-component molded parts charged with varying amounts of identical or different additives, wherein (a) symmetrical core/jacket structures are obtained.

Therefore, no inventive activity can be discerned either (Art. 33 (3) EPU).

Item VII Specific Deficiencies of the International Application

The description was not adapted to the wording of the modified claims. Contrary to the requirements in regulation

5.1 a)ii) of the PCT, the description fails to indicate either the relevant prior art as disclosed in Document D1 or this document.

THIS PAGE BLACE (10770)

CLAIMS

- 1. A procedure for the manufacture of molded parts, in particular threads or films, out of at least one polymer from the group comprised of polysaccharide, polysaccharide derivative and polyvinyl alcohol by forming an additive-containing solution of the polymer in a solvent containing amine-N-oxide, extruding the solution and precipitating the extrudate by bringing it into contact with a coagulant, characterized by the fact that at least two polymer solutions are formed, of which at least one contains one or more finely dispersed additives, and simultaneously extrudes at least two polymer solutions given the formation of a combined extrudate.
- 2. The procedure according to claim 1, characterized by the fact that the at least two polymer solutions differ in terms of the particle size and/or material ——composition_and/or_content of additives.
- 3. The procedure according to claim 1 or 2, characterized by the fact that additives with a particle size ranging from 0.01 to 1000 μm , preferably from 0.05 to 100 μm , are used.
- 4. The procedure according to one of claims 1 to 3, characterized by the fact that use is made additives from the groups comprised of carbides, borides, nitrides, oxynitrides, sialones, aluminosilicates, carbon-containing materials, metal powders, metal salts, polymer fibers, particle dispersions, inorganic and organic, ceramic-forming low or high-molecular compounds.
- 5. The procedure according to one of claims 1 to 4, characterized by the fact that use is made of polymer

(OTASU) MNAJ8 30A9 SIHT

solutions with a weight ratio of polymer to additive of 10:1 to 1:100.

- 6. The procedure according to one of claims 1 to 5, characterized by the fact that the polymer solutions are extruded at different volumetric rates.
- 7. The procedure according to one of claims 1 to 6, characterized by the fact that two or more polymer solutions are concentrically extruded and, to form massive bi- or multi-component threads, coagulated only from outside.
- 8. The procedure according to one of claims 1 to 6, characterized by the fact that two or more polymer solutions are concentrically extruded and, to form massive three-component threads, an additive dispersion is centrally supplied and coagulated from outside.
- 9. The procedure according to one of claims 1 to 6, characterized by the fact that the volumetric ratio between the two or more extruded polymer solutions and a centrally supplied space-filling liquid or a gas is selected in such a way as to expand the polymer solution hose.
- 10. The procedure according to one of claims 1 to 9, characterized by the fact that two or more polymer solutions are concentrically extruded and, to form bior multi-component threads, coagulated from inside and outside.
- 11. The procedure according to one of claims 1 to 10, characterized by the fact that the extrudate is stretched in an air gap before precipitation to set the dimensions of the core and jacket layers.

- 12. The procedure according to one of claims 1 to 11, characterized by the fact that the additives can be catalytically active, electronically or ionically conductive, piezoelectric, insulating, pore-forming, mechanically strengthening, absorbing or surface active.
- 13. The procedure according to one of claims 1 to 12, characterized by the fact that the coagulated extrudate is dried, and its polymer content is removed and/or carbonized via thermal treatment.
- 14. The procedure according to claim 13, characterized by the fact that thermal treatment is conducted in a temperature range of 250 to 3500 °C in the presence of oxygen, inert gas or under a vacuum.
- 15. The procedure according to claim 13 or 14, -----characterized by the fact that thermal treatment takes place in a first stage at a lower temperature, and in a second stage at a higher temperature, and that oxidizing conditions prevail only in one of the two stages.
- 16. The procedure according to one of claims 1 to 15, characterized by the fact that the monohydrate of the N-oxide-N-oxide is used as the solvent.
- 17. The procedure according to one of claims 1 to 16, characterized by the fact that cellulose is used as the polymer.

PATENT COOPERATION TREA

Translation

PCT

INTERNATIONAL PRELIMINARY EXAMINATION REPORT

(PCT Article 36 and Rule 70)

¹⁰⁾ 9/936086	<u></u>
-------------------------	---------

Applicant's or agent's file reference TITK 22/PCT	FOR FURTHER ACTION		ionofTransmittalofInternational Preliminary Report (Form PCT/IPEA/416)	
International application No. PCT/DE00/00552	International filing date (day/m 24 February 2000 (24	•	Priority date (day/month/year) 08 March 1999 (08.03.99)	
International Patent Classification (IPC) or n D01F 8/02 Applicant OSTTHÜRINGISCHE MATERIA		FÜR TEX	TIL UND KUNSTSTOFFE MBH	
and is transmitted to the applicant ac 2. This REPORT consists of a total of This report is also accompani amended and are the basis for 70.16 and Section 607 of the These annexes consist of a to	5 sheets, including to ANNEXES, i.e., sheets of	g this cover single the description of the description of the PCT).	on, claims and/or drawings which have been tions made before this Authority (see Rule	
3. This report contains indications related Basis of the report II Priority III Non-establishment of IV Lack of unity of inventors.	ep and industrial applicability ventive step or industrial applicability;			
Date of submission of the demand 28 September 2000 (28.		completion o	f this report June 2001 (11.06.2001)	
Name and mailing address of the IPEA/EP	Authori	Authorized officer		
Facsimile No.	Telephone No.			

INTERNATIONAL PRELIMINARY EXAMINATION REPORT

PCT/DE00/00552

1.	I. Basis of the report							
1.	1. With regard to the elements of the international application:*							
	the international application as originally filed							
!	$\overline{\boxtimes}$	the desc	cription:					
	K3	pages	1-12	, as originally filed				
		pages		, filed with the demand				
		pages	13,14 , filed with the letter of	28 March 2001 (28.03.2001)				
	\square	the clair						
	\square	pages	115.	, as originally filed				
		pages	, as amended (togethe					
		pages		, filed with the demand				
		pages	1-14 , filed with the letter of	28 March 2001 (28.03.2001)				
		the draw		, as originally filed				
		pages						
		pages _	, filed with the letter of	,				
	L t	he sequer	nce listing part of the description:					
		pages						
		pages						
		pages _	, filed with the letter of					
2.	With	regard to	o the language, all the elements marked above were available or furnished to the language, all the elements marked above were available or furnished to the language.	nis Authority in the language in which				
	These	e element	is were available or furnished to this Authority in the following language	which is:				
		the lang	guage of a translation furnished for the purposes of international search (under R	ule 23.1(b)).				
		the lang	guage of publication of the international application (under Rule 48.3(b)).					
			guage of the translation furnished for the purposes of international preliminar	y examination (under Rule 55.2 and/				
		or 55.3)						
3.	With	regard ninary ex	to any nucleotide and/or amino acid sequence disclosed in the internation was carried out on the basis of the sequence listing:	ational application, the international				
	\Box	•	ed in the international application in written form.					
	Ħ		gether with the international application in computer readable form.	·				
	一	furnishe	ed subsequently to this Authority in written form.					
	Ħ	furnishe	ed subsequently to this Authority in computer readable form.					
	一		atement that the subsequently furnished written sequence listing does no	t go beyond the disclosure in the				
		internat	ional application as filed has been furnished.					
	L,	The sta	tement that the information recorded in computer readable form is identical mished.	I to the written sequence listing has				
4.	\Box	The am	endments have resulted in the cancellation of:					
			he description, pages					
			he claims, Nos.					
		_	he drawings, sheets/fig					
5.	\boxtimes	This rep	ort has been established as if (some of) the amendments had not been made, see the disclosure as filed, as indicated in the Supplemental Box (Rule 70.2(c)).**	ince they have been considered to go				
,	ь.	•		asian andan Ansiala 14 ana nafamada				
*	Repla in thi and 7	s report	heets which have been furnished to the receiving Office in response to an invit as "originally filed" and are not annexed to this report since they do n	ot contain amendments (Rule 70.16				
**		•	nt sheet containing such amendments must be referred to under item 1 and anno	exed to this report.				

INTERNATIONAL PRELIMINARY EXAMINATION REPORT

I. Basis of the report

1. This report has been drawn on the basis of (Replacement sheets which have been furnished to the receiving Office in response to an invitation under Article 14 are referred to in this report as "originally filed" and are not annexed to the report since they do not contain amendments.):

CONTINUATION OF BOX 1.5

The applicant has deleted from Claim 1 the following feature of the additive: "finely distributed".

This feature is obviously indispensable for the function of the invention, in view of the technical problem it is intended to solve (see page 2, line 33; page 3, line 29; page 4, lines 15-19, and examples).

The deletion of this feature introduces substantive matter that goes beyond the disclosure of the application as originally filed ("coarsely distributed").

It therefore contravenes PCT Articles 19(2) and 34(2)(b).

Form PCT/IPEA/409 (Box I) (January 1994)

INTERNATIONAL PRELIMINARY EXAMINATION REPORT

V. Reasoned statement under Article 35(2) with regard to novelty, inventive step or industrial applicability; citations and explanations supporting such statement

Statement			
Novelty (N)	Claims		YES
	Claims	1-14	NO
Inventive step (IS)	Claims		YES
	Claims	1-14	NO
Industrial applicability (IA)	Claims	1-14	YES
·	Claims		NO

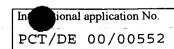
2. Citations and explanations

D1 (VORBACH D. ET AL.: "PROPERTIES OF CARBON FILLED CELLULOSE FILAMENTS", CHEMICAL FIBERS INT., DEUTSCHER FACHVERLAG, Vol. 48, No. 2, 1 April 1998 (1998-04-01), pages 120-122, XP000755996, ISSN: 0340-3343) describes a process as per Claim 1 of the present application, in which at least two polymer solutions are used, at least one of which contains a "finely distributed additive", and the polymer solutions are simultaneously extruded. The process is therefore not novel (PCT Article 33(2)).

The right-hand column of page 121 and Figure 7 shows a bicomponent lyocell process that yields core/cladding fibres, NMMNO-soluble polymers such as polysaccharides (e.g. starch with high amylose content) being highlighted as insulating layer (cladding or core).

This reference to said bicomponent spinning process for producing core/cladding fibres is completely different from the subsequent filling of conductive components into a cellulose tube or from the coating (by submersion in a spinning solution) of an already conductive cellulose fibre with a cellulose protective layer, as suggested by the applicant. It can only be understood as the simultaneous spinning of both spinning solutions. The

INTERNATIONAL PRELIMINARY EXAMINATION REPORT



applicant's statement whereby D1 does not contain any indication of the multicomponent spinning technology does not apply to D1.

Besides other additives such as graphite, metallic powders and carbon fibres (see Figure 1 and central column, paragraph 1, on page 120), D1 also highlights soot as a dopant (conductive "additive"), that is to say a "carbon-containing" material, and a "high" charge (up to 60%) can also be found in Figure 5.

Contrary to the applicant's opinion, the known methods described in D1 can be used to produce multicomponent mouldings charged with different quantities of the same of different additives, yielding (as)symmetrical core/cladding structures.

An inventive step (PCT Article 33(3)) cannot be recognised either.

支持的 医胸膜 医生物的 自然收入

INTERNATIONAL PRELIMINARY EXAMINATION REPORT

Internal application No.
PCT/DE 00/00552

VΠ	Certain	defects	in the	international	application
V 11.	Cortain	acietts.	111 6116	intermational	application

The following defects in the form or contents of the international application have been noted:

The description was not made consistent with the wording of the amended claims.

Contrary to PCT Rule 5.1(a)(ii), the description does not cite document D1 and does not indicate the relevant prior art disclosed therein.

JALENDE BY SERVICE AND

9/936086 TOTALE VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS

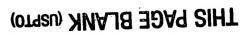
PCT

WIPO 13 JUN 2001

INTERNATIONALER VORLÄUFIGER PRÜFUNGSBERICHT

(Artikel 36 und Regel 70 PCT)

Aktonzeic	hen de	es Anmelders oder Anwalts	(
TITK 22			WEITERES VOR	BEHEN	siehe Mittei vorläufigen	lung über die Übersendung des internationalen Prüfungsberichts (Formblatt PCT/IPEA/416)	
		Aktenzeichen	Internationales Anmeld	edatum/Ta			
			24/02/2000	eualum / a	g/wonavJani)	Prioritätsdatum (<i>Tag/Monat/Tag</i>) 08/03/1999	
		atentklassifikation (IPK) oder		nd IPK		06/03/1999	
D01F8/0				io ir ix			
Anmelder							
оѕттн	ÜRIN	GISCHE MATERIALPF	RÜFGESELLSCHAF	T			
1. Diese Behö	er inte	ernationale vorläufige Prüf erstellt und wird dem Anme	iungsbericht wurde vor elder gemäß Artikel 36	n der mit o übermitte	der internatio elt.	nalen vorläufigen Prüfung beauftragten	
2. Diese	er BE	RICHT umfaßt insgesamt	5 Blätter einschließlic	h dieses	Deckblatts.		
E	Außerdem liegen dem Bericht ANLAGEN bei; dabei handelt es sich um Blätter mit Beschreibungen, Ansprüchen und/oder Zeichnungen, die geändert wurden und diesem Bericht zugrunde liegen, und/oder Blätter mit vor dieser Behörde vorgenommenen Berichtigungen (siehe Regel 70.16 und Abschnitt 607 der Verwaltungsrichtlinien zum PCT). Diese Anlagen umfassen insgesamt 5 Blätter.						
3. Diese	er Ber ⊠	icht enthält Angaben zu fo Grundlage des Berichts					
II			1958 - 1955 - 19				
111				eit, erfinde	erische Tätig	keit und gewerbliche Anwendbarkeit	
V	⊠	Mangelnde Einheitlichke Begründete Feststellung gewerblichen Anwendba	nach Artikel 35(2) hin	sichtlich o	der Neuheit, d	der erfinderischen Tätigkeit und der	
VI		Bestimmte angeführte U			Jon Zur Otatzi	ong dieser i eststellung	
VII	\boxtimes	Bestimmte Mängel der ir	nternationalen Anmeld	ung			
VIII		Bestimmte Bemerkunge	n zur internationalen A	nmeldun	g		
Datum der	Einreid	chung des Antrags		Datum de	er Fertigstellun	g dieses Berichts	
28/09/200	00			11.06.20	01		
Name und f Prüfung bea	Prüfung beauftragten Behörde: Europäisches Patentamt D-80298 München Tel. +49 89 2399 - 0 Tx: 523656 epmu d				chtigter Bedier	nsteter (Special Control of the Cont	
	Fax: +49 89 2399 - 4465						



INTERNATIONALER VORLÄUFIGER **PRÜFUNGSBERICHT**

Grundlage des Berichts

1/1

Internationales Aktenzeichen PCT/DE00/00552

•••	an amanago aco borro	
1.	Aufforderung nach Art	indteile der internationalen Anmeldung (Ersatzblätter, die dem Anmeldeamt auf eine tikel 14 hin vorgelegt wurden, gelten im Rahmen dieses Berichts als "ursprünglich ihm nicht beigefügt, weil sie keine Änderungen enthalten (Regeln 70.16 und 70.17)):
	1-12	ursprüngliche Fassung

13,14 eingegangen am 28/03/2001 mit Schreiben vom 27/03/2001 Patentansprüche, Nr.: 1-14 eingegangen am 28/03/2001 mit Schreiben vom 27/03/2001 Zeichnungen, Blätter:

ursprüngliche Fassung

2. Hinsichtlich der Sprache: Alle vorstehend genannten Bestandteile standen der Behörde in der Sprache, in der die internationale Anmeldung eingereicht worden ist, zur Verfügung oder wurden in dieser eingereicht, sofern unter diesem Punkt nichts anderes angegeben ist.

Die Bestandteile standen der Behörde in der Sprache: zur Verfügung bzw. wurden in dieser Sprache

☐ die Sprache der Übersetzung, die für die Zwecke der internationalen Recherche eingereicht worden ist (nach Regel 23.1(b)). ☐ die Veröffentlichungssprache der internationalen Anmeldung (nach Regel 48.3(b)). ☐ die Sprache der Übersetzung, die für die Zwecke der internationalen vorläufigen Prüfung eingereicht worden ist (nach Regel 55.2 und/oder 55.3)

3. Hinsichtlich der in der internationalen Anmeldung offenbarten Nucleotid- und/oder Aminosäuresequenz ist die

inte	rnationale vorläufige Prüfung auf der Grundlage des Sequenzprotokolls durchgeführt worden, das:
	in der internationalen Anmeldung in schriftlicher Form enthalten ist.
	zusammen mit der internationalen Anmeldung in computerlesbarer Form eingereicht worden ist.
	bei der Behörde nachträglich in schriftlicher Form eingereicht worden ist.
	bei der Behörde nachträglich in computerlesbarer Form eingereicht worden ist.
	Die Erklärung, daß das nachträglich eingereichte schriftliche Sequenzprotokoll nicht über den Offenbarungsgehalt der internationalen Anmeldung im Anmeldezeitpunkt hinausgeht, wurde vorgelegt.
П	Die Erklärung, daß die in computerlesbarer Form erfassten Informationen dem schriftlichen

Sequenzprotokoll entsprechen, wurde vorgelegt.

eingereicht; dabei handelt es sich um

INTERNATIONALER VORLÄUFIGER PRÜFUNGSBERICHT

Internationales Aktenzeichen PCT/DE00/00552

4.	Auf	grund der Änderunger	n sind folgende l	Jnterlagen for	tgefallen:				
		Beschreibung,	Seiten:						
		Ansprüche,	Nr.:						
		Zeichnungen,	Blatt:						
5.	×	Dieser Bericht ist ohr angegebenen Gründ eingereichten Fassur	en nach Auffass ng hinausgehen	ung der Behö (Regel 70.2(d	rde über c :)).	len Offenba	rungsgehalt	in der ursprün	glich
		(Auf Ersatzblätter, die beizufügen). siehe Beiblatt	e solche Anderu	ngen enthalte	n, ist untei	r Punkt 1 hir	nzuweisen;s	sie sind diesem	Bericht
6.	Etwa	aige zusätzliche Beme	erkungen:						
V.	Beg gew	ründete Feststellung erblichen Anwendba	ı nach Artikel 3 arkeit; Unterlag	5(2) hinsichtl en und Erklä	ich der No rungen zu	euheit, der ır Stützung	erfinderisc dieser Fes	hen Tätigkeit tstellung	und d r
1.	Fest	stellung							
	Neul	heit (N)	Ja: Nein:	Ansprüche Ansprüche	1-14		<u> </u>		
	Erfin	derische Tätigkeit (ET	•	Ansprüche Ansprüche	1-14				
	Gew	erbliche Anwendbarke		Ansprüche Ansprüche	1-14				
2.		rlagen und Erklärunge e Beiblatt							
VII.	Bes	timmte Mängel der ir							

Es wurde festgestellt, daß die internationale Anmeldung nach Form oder Inhalt folgende Mängel aufweist:

siehe Beiblatt

Zu Punkt I

Grundlage des Berichts

Der Anmelder hat im Anspruch 1 bezüglich des Zusatzstoffes folgendes Merkmal gestrichen: "in feiner Verteilung"

Dieses Merkmal ist offenbar für die Funktion der Erfindung unter Berücksichtigung der technischen Aufgabe, die sie lösen soll, unerläßlich (siehe Seite 2, Zeile 33; Seite 3, Zeile 29; Seite 4, Zeilen 15-19 und Beispiele).

Das Streichen dieses Merkmals bringt deshalb Sachverhalte ein, die über den Inhalt der Anmeldung in der ursprünglich eingereichten Fassung hinausgehen ("grobe Verteilung").

Es liegt somit ein Verstoß gegen Artikel 19 (2) bzw. Artikel 34 (2) b) PCT vor.

Zu Punkt V

Begründete Feststellung nach Regel 66.2(a)(ii) hinsichtlich der Neuheit, der erfinderischen Tätigkeit und der gewerblichen Anwendbarkeit; Unterlagen und Erklärungen zur Stützung dieser Feststellung

Ein Verfahren gemäß Anspruch 1 der vorliegenden Anmeldung, in welchem mindestens zwei Polymerlösungen zum Einsatz kommen, von denen wenigstens eine "Zusatzstoff in feiner Verteilung" enthalten und besagte Polymerlösungen gleichzeitig extrudiert werden, ist aus D1 (VORBACH D ET AL: 'PROPERTIES OF CARBON FILLED CELLULOSE FILAMENTS' CHEMICAL FIBERS INT., DEUTSCHER FACH-VERLAG, Bd. 48, Nr. 2, 1. April 1998 (1998-04-01), Seiten 120-122, XP000755996 ISSN: 0340-3343) bekannt und daher nicht neu (Art. 33 (2) PCT).

In der rechten Spalte von Seite 121 und in der Figur 7 ist ein **Zweikomponenten**-Lyocellverfahren beschrieben, das zu **Kern/Mantel**-Fasern führt, wobei als Isolierschicht (Mantel <u>oder</u> Kern) NMMNO-lösliche Polymere wie Polysaccharide (z.B. Stärke mit hohem Amylosegehalt) hervorgehoben werden.

Dieser Hinweis auf besagtes Zweikomponentenspinnverfahren ("bicomponent spinning") zur Herstellung einer Kern/Mantel-Faser hat nichts mit einem nachträglichen Einfüllen leitfähiger Komponenten in einen Celluloseschlauch oder einem Überziehen (durch Tauchen in eine Spinnlösung) eines bereits leitfähigen Cellulosefadens mit einer

Cellulose-Schutzschicht zu tun, wie es vom Anmelder vorgeschlagen wird, sonder kann nur als <u>simultane</u> Verspinnung der beiden Spinnlösungen verstanden werden. Die vom Anmelder aufgestellte Behauptung D1 enthielte keinerlei Angaben zur Technologie der Mehrkomponentenverspinnung trifft keinesfalls zu.

Neben anderen Zusatzstoffen wie Graphit, Metallpulvern und Kohlenstofffasern (vgl. Abb. 1 und mittlere Spalte, erster Absatz auf Seite 120) wird als Dotierungsstoff (leitfähigkeit-verleihender "Zusatz") auch Ruß hervorgehoben, also ein "kohlenstoffhaltiges" Material, wobei auch eine "hohe" Beladung (bis 60 %) der Abb. 5 entnommen werden kann.

Entgegen der Meinung des Anmelders, lassen sich mit dem in D1 vorbeschriebenen Verfahren Mehrkomponenten-Formkörper mit unterschiedlicher Beladung gleicher oder verschiedener Zusatzstoffe herstellen, wobei (a)symmetrische Kern/Mantel-Strukturen erhalten werden.

Somit ist auch eine erfinderische Tätigkeit (Art. 33 (3) EPÜ) nicht erkennbar.

Zu Punkt VII

Bestimmte Mängel der internationalen Anmeldung

Die Beschreibung wurde nicht an den Wortlaut der ergänzten Ansprüche angepaßt. Im Widerspruch zu den Erfordernissen der Regel 5.1 a) ii) PCT wird in der Beschreibung weder der in dem Dokument D1 offenbarte einschlägige Stand der Technik noch dieses Dokument angegeben.

and the second s







13

kaltem Wasser wird bei Raumtemperatur getrocknet. thermische Behandlung, welche bei 1600°C erfolgte, ergibt Pyrolyse des Polymeren und Umwandlung Füllstoffes Bornitrid-Fäden.

5

15

20

25

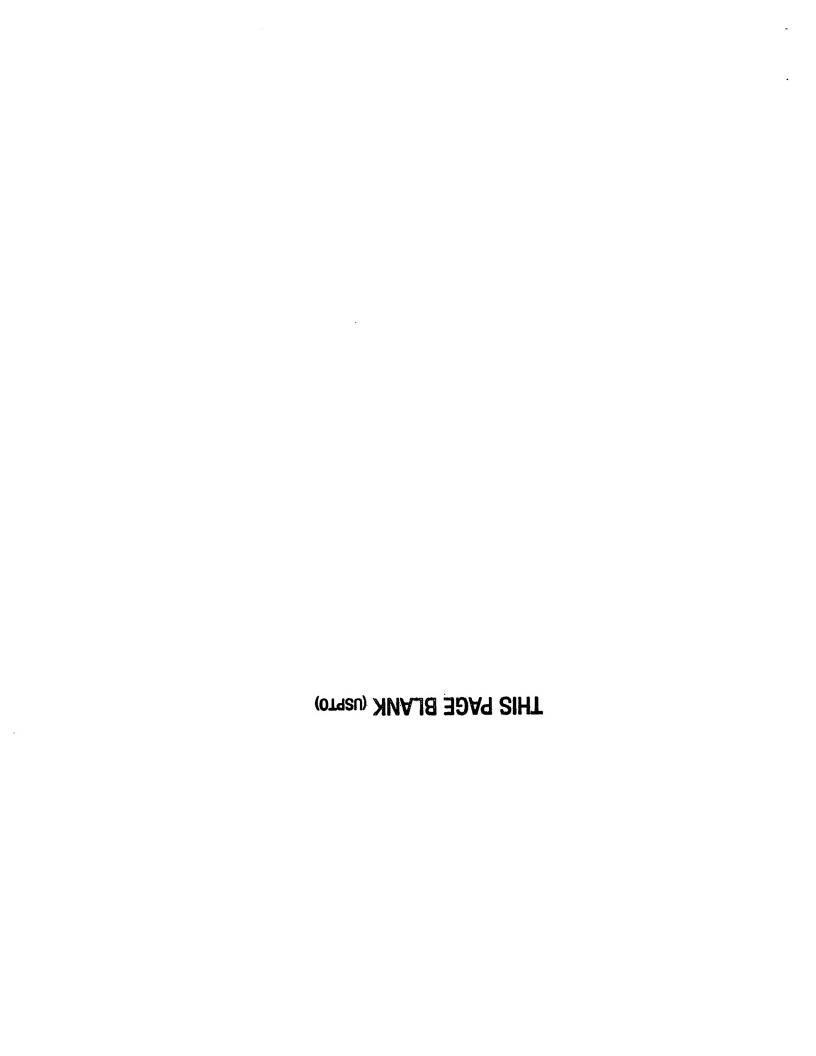
30

Beispiel 9

Gew.-%ige Lösung von Cellulose Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat welche, bezogen auf den Celluloseanteil, 300 Gew.-% Zirkonoxid enthält, zusammen mit einer 9 Gew.-%igen Lösung von Cellulose in 10 N-Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat, die mit 100 Gew. -% Nickelpulver beladen 90°C durch ist, bei Doppelspalthohldüse extrudiert, wobei durch die zentrale Zuführung eine durch Stärke angedickte Metallsuspension gepumpt wird, deren Zusammensetzung auf ein Verhältnis von Wasser : Stärke : Metallpulver = 30 : 30 : 40 eingestellt wird. Dabei wird die mit Zirkonoxid beladene Lösung durch den inneren, die mit beladene Lösung durch den äußeren Spalt der Düse geführt. Bei einem Düsenabstand zum Fällbad von 1 cm werden 3-Komponenten-Fäden erhalten, welche bei Raumtemperatur einem Trockenprozeß unterworfen werden. Nach der Pyrolyse der Polymeren werden reine 3-Komponentenfaden erhalten, welche eine Schichtfolge Leiter-Isolator-Leiter aufweisen. (Figur 2C)

9 Gew.-%ige Lösung von Cellulose in Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat wird mit Aluminiumoxid einer mittleren Körnung von 0,7 µm versetzt so daß das Verhältnis Cellulose: Aluminiumoxid 1, 3 beträgt. Diese Lösung wird bei 90°C durch eine Hohlspaltdüse extrudiert, wobei durch den inneren Kanal Ethylenglykol so zudosiert wird, daß eine ausreichende Hohlraumbildung erfolgt. Die Spinnstrahlen werden über einen Luftspalt von 5 cm in ein Koagulationsbad dabei geführt und Geschwindigkeit von 60 m/min abgezogen. Nach dem/

35





14

Aufwickeln wird das anhaftende Lösungsmittel mit Wasser entfernt und getrocknet. Durch thermische Behandlung bei 1600°C werden Hohlfasern mit einem Durchmesser von 150 μm erhalten. (Figur 2A)

5

10

15

Beispiel ## 10

Eine 12 Gew.-%ige Lösung von Cellulose N-Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat wird gemeinsam mit einer Gew.-%igen Lösung von Cellulose N-Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat , welche mit 700 Gew.-% Eisenpulver bezogen auf den Celluloseanteil versetzt ist, 100°C gemeinsam bei im Verhältnis 1:1 durch Hohlspaltdüse extrudiert, wobei die reine Lösung durch den Außenspalt zugeführt wird. Bei einem Abstand von 1 cm zum wäßrigen Fällbad betrug die Abzugsgeschwindigkeit 50 m/min. Nach wäßriger Extraktion und Trocknung werden mit Eisenpulver gefüllte Cellulosefilamente erhalten, wie sie z. B. für Abschirmzwecke Verwendung finden können.

20

Die Extrusion der Polymerlösungen und ihre Koagulation erfolgt nach dem Lyocell-Verfahren (H.J. Koslowski, Chemiefaserlexikon, 11. Aufl. (1998) S, 95 mit weiterer Literatur). Die Extrusionstemperatur der Polymerlösungen liegt in dem Bereich von 80 bis 120°C, vorzugsweise von 85 bis 105°C.

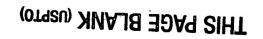
25

30

35

Printed:02-04-2001

GEÄNDERTES BLATT





Patentansprüche

- 1. Verfahren zur Herstellung Formkörpern, von insbesondere Fäden oder Folien, aus wenigstens einem Polymeren aus der aus Polysaccharid, Polysaccharidderivat und Polyvinylalkohol bestehenden Gruppe durch Bildung einer einen Zusatzstoff enthaltenden Lösung des Polymeren Amin-N-oxid enthaltenden Lösungsmittel, Extrudieren der Lösung und Ausfällen des Extrudats durch einem Koagulationsmittel, Berührung mit wobei wenigstens zwei Polymerlösungen bildet, von denen wenigstens eine einen oder mehrere Zusatzstoffe enthält, und die wenigstens zwei Polymerlösungen unter Bildung eines vereinigten Extrudats gleichzeitig extrudiert, dadurch gekennzeichnet, daß man Zusatzstoffe aus der aus Oxiden, Carbiden, Boriden, Nitriden, Oxynitriden, Aluminosilikaten, Sialonen, kohlenstoffhaltigen Materialien, Metallpulvern, Metallsalzen, Polymerfasern, Partikeldispersionen, anorganischen oder organischen, keramikbildenden niedrigoder hochmolekularen Verbindungen bestehenden Gruppen einsetzt, und wobei man Polymerenlösungen mit einem Gewichtsverhältnis Polymer Zusatzstoff von 10:1 bis 1:100 einsetzt und wobei weiterhin die Zusatzstoffe katalytisch aktiv, elektronenoder ionenleitfähig, piezoelektrisch, isolierend, porenbildend, mechanisch verstärkend, absorbierend oder oberflächenaktiv sind.
- 2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß sich die wenigstens zwei Polymerenlösungen durch die



Korngröße und/oder die stoffliche Zusammensetzung und/oder den Gehalt der Zusatzstoffe unterscheiden.

- 3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß man Zusatzstoffe mit einer Korngröße in dem Bereich von 0,01 bis 1000 μ m, vorzugsweise von 0,05 bis 100 μ m einsetzt.
- 4. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß man die Polymerlösungen mit unterschiedlichen Volumengeschwindigkeiten extrudiert.
- 5. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß man zwei oder mehr Polymerlösungen konzentrisch extrudiert und zur Bildung massiver Zweibzw. Mehrkomponentenfäden nur von außen koaguliert.
- 6. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß man zwei oder mehr Polymerlösungen konzentrisch extrudiert und zur Bildung massiver Dreikomponentenfäden zentral eine Zusatzstoffdispersion zuführt und von außen koaguliert.
- 7. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß man das Volumenverhältnis der zwei oder mehr extrudierten Polymerlösungen und einer zentral zugeführten raumfüllenden Flüssigkeit oder eines Gases so wählt, daß der Polymerlösungsschlauch aufgeweitet wird.
- 8. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß man zwei oder mehr Polymerlösungen konzentrisch extrudiert und zur Bildung von Zwei- bzw. Mehrkomponentenfäden von innen und außen koaguliert.





- 9. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, daß man das Extrudat vor dem Ausfällen zur Einstellung der Dimensionen des Kerns und der Mantelschichten in einem Luftspalt verstreckt.
- 10. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 9, dadurch gekennzeichnet, daß man das koagulierte Extrudat trocknet und seinen Polymergehalt durch eine thermische Behandlung entfernt und/oder carbonisiert.
- 11. Verfahren nach Anspruch 10, dadurch gekennzeichnet, daß man die thermische Behandlung im Temperaturbereich von 250 bis 35000C in Gegenwart von Sauerstoff, Inertgas oder unter Vakuum durchführt.
- 12. Verfahren nach Anspruch 10 oder 11, dadurch gekennzeichnet, daß die thermische Behandlung in einer ersten Stufe bei tieferer Temperatur und einer zweiten Stufe bei höherer Temperatur erfolgt und nur in einer der beiden Stufen oxidierende Bedingungen herrschen.
- 13. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 12, dadurch gekennzeichnet, daß das Monohydrat des Methylmorpholins-N-oxids als Lösungsmittel eingesetzt wird.
- 14. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 13, dadurch gekennzeichnet, daß man als Polymer Cellulose einsetzt.

PCT

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

(Artikel 18 sowie Regeln 43 und 44 PCT)

Aktenzeichen des Anmelders oder Anwalts	WEITERES	siehe Mitteilung über o	lie Übermittlung des internationalen		
TITK 22/PCT	VORGEHEN Recherchenberichts (Figure 2 zutreffend, nachstehen		Formblatt PCT/ISA/220) sowie, soweit nder Punkt 5		
Internationales Aktenzeichen	Internationales Anmel		(Frühestes) Prioritätsdatum (Tag/Monat/Jahr)		
	(Tag/Monat/Jahr)				
PCT/DE 00/00552	24/02/2	2000	08/03/1999		
Anmelder	L				
İ					
OSTTHÜRINGISCHE MATERIALPRÜ	ÎEGESELI SCHAFT				
OST MORINGISONE WITERIAETRO	or deoccesorial t	• • •			
			-		
Dieser internationale Recherchenbericht wurd	le von der Internationale	en Recherchenbehörde e	rstellt und wird dem Anmelder gemäß		
Artikel 18 übermittelt. Eine Kopie wird dem Int	ternationalen Buro uberi	mitteit.			
l		D.T.			
Dieser internationale Recherchenbericht umfa		Blätter.	A Listoriagon zum Stand der Technik hei		
Darüber hinaus liegt ihm jew	velis eine Kopie der in d	iesem bencht genanmer	ı Unterlagen zum Stand der Technik bei.		
Grundlage des Berichts					
a. Hinsichtlich der Sprache ist die inte	rastionala Bacharaha a	uf der Grundlage der inte	rnationalen Armeldung in der Sprache		
durchgeführt worden, in der sie eing	ereicht wurde, sofern u	nter diesem Punkt nichts	anderes angegeben ist.		
Die internationale Hecherch Anmeldung (Regel 23.1 b))	e ist auf der Grundlage durchgeführt worden.	einer bei der Benorde ei	ngereichten Übersetzung der internationalen		
	•	en Nucleotid- und/oder	Aminosäuresequenz ist die internationale		
Recherche auf der Grundlage des S	Sequenzprotokolls durch	geführt worden, das	<u> </u>		
in der internationalen Anmel	ldung in Schriflicher For	m enthalten ist.			
zusammen mit der internation	onalen Anmeldung in co	mputerlesbarer Form ein	gereicht worden ist.		
bei der Behörde nachträglich	h in schriftlicher Form e	ingereicht worden ist.			
bei der Behörde nachträglic	h in computerlesbarer F	orm eingereicht worden	ist.		
Die Erklärung, daß das nach internationalen Anmeldung i	nträglich eingereichte so im Anmeldezeitpunkt hir	hriftliche Sequenzprotok nausgeht, wurde vorgele	oll nicht über den Offenbarungsgehalt der gt.		
Die Erklärung, daß die in co wurde vorgelegt.	mputerlesbarer Form er	faßten Informationen de	m schriftlichen Sequenzprotokoll entsprechen,		
2. Bestimmte Ansprüche hal	ben sich als nicht rech	erchlerbar erwiesen (si	ehe Feld I).		
3. Mangelnde Einheitlichkeit	der Erfindung (siehe f	eld II).			
4. Hinsichtlich der Bezeichnung der Erfin	dung				
wird der vom Anmelder eing		nmiat.			
wurde der Wortlaut von der					
Wards der Wertaar verraer	benerae me reigi reerg				
5. Hinsichtlich der Zusammenfassung			•		
wird der vom Anmelder eing	ereichte Wortlaut genel	nmigt.			
wurde der Wortlaut nach Re	egel 38.2b) in der in Felo e innerhalb eines Monat	l III angegebenen Fassu	ng von der Behörde festgesetzt. Der bsendung dieses internationalen		
6. Folgende Abbildung der Zelchnungen i	st mit der Zusammenfa	ssung zu veröffentlichen:	Abb. Nr		
wie vom Anmelder vorgesch	nlagen		keine der Abb.		
weil der Anmelder selbst kei	-	lagen hat.			
weil diese Abbildung die Erf		•			
Well diese Abblidding die Elf	ang Dooder Remizeld				

INTERNATIONALE RECHERCHENBERICHT

a. Klassifizierung des anmeldungsgegenstandes IPK 7 D01F8/02 D01F1/10

C08J5/18

C08L1/02

D01F1/09 //C08L1:02 D01F9/08

D01D5/24

Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK

B. RECHERCHIERTE GEBIETE

Recherchierter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole)

IPK 7 D01F D01D C08J C08L

Recherchierte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen

Während der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe)

ROPERTIES OF CARBON AMENTS" RNATIONAL, DE, DEUTSCHER	1-7,11, 12,16,17
AMENTS" RNATIONAL,DE,DEUTSCHER	
0755996	
	8-10, 13-15
RINGISCHES INST FUER 96 (1996-02-01)	13-15
 ERINGISCHES INST FUER 7 (1997-04-17)	13-15

L	X	Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen	X	S
_				_

Siehe Anhang Patentfamilie

- Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen
- "A" Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist
- "E" älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist
- Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft er-scheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie
- "O" Veröffentlichung, die sich auf eine m

 ündliche Offenbarung,
 eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Ma
 ßnahmen bezieht
 "P" Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach
- Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondem nur zum Verständnis des der Erfindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theorie angegeben ist
- Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden
- Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategone in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann naheliegend ist
- "&" Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist

dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist Datum des Abschlusses der internationalen Recherche Absendedatum des internationalen Recherchenberichts 20. Juni 2000 29/06/2000 Name und Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde Bevollmächtigter Bediensteter Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2

NL – 2280 HV Rijswijk Tel. (+31–70) 340–2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+31–70) 340–3016

Tarrida Torrell, J

1



		PCT/DE 00	0/00552
C.(Fortsetz	ung) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN		
(ategorie°	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommen	iden Teile	Betr. Anspruch Nr.
Y	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN vol. 013, no. 273 (C-609), 22. Juni 1989 (1989-06-22) & JP 01 068520 A (NOK CORP), 14. März 1989 (1989-03-14) Zusammenfassung		8-10
Y	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN vol. 007, no. 285 (C-201), 20. Dezember 1983 (1983-12-20) & JP 58 163724 A (NIPPON OIL SEAL KOGYO KK), 28. September 1983 (1983-09-28) Zusammenfassung		8
Y	DE 36 29 925 A (TOYO BOSEKI) 17. Dezember 1987 (1987-12-17) das ganze Dokument		10
Α	EP 0 013 952 A (AKZO GMBH) 6. August 1980 (1980-08-06) das ganze Dokument		1–17
A	DE 195 42 533 A (THUERINGISCHES INST FUER TEXTI) 22. Mai 1997 (1997-05-22) das ganze Dokument 		1-17
	Ti and the second secon		

1

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

ation on patent family members

In tional Application No	
PCT/DE 00/00552	

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)	Publication date
DE 4426966 A	01-02-1996	DE 19537726 A	17-04-1997
DE 19537726 A	17-04-1997	DE 4426966 A	01-02-1996
JP 01068520 A	14-03-1989	JP 2521977 B	07-08-1996
JP 58163724 A	28-09-1983	NONE	
DE 3629925 A	17-12-1987	JP 1929201 C JP 6053164 B JP 62290468 A GB 2192149 A,B US 4886631 A US 4808312 A	12-05-1995 20-07-1994 17-12-1987 06-01-1988 12-12-1989 28-02-1989
EP 0013952 A	06-08-1980	DE 2902545 A AT 3603 T JP 55123298 A US 4303733 A	18-09-1980 15-06-1983 22-09-1980 01-12-1981
DE 19542533 A	22-05-1997	FR 2761076 A GB 2322378 A	25-09-1998 26-08-1998

WELTORGANISATION FÜR GEISTIGES EIGENTUM Internationales Büro

INTERNATIONALE ANMELDUNG VERÖFFENTLICHT NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS (PCT)

(51) Internationale Patentklassifikation 7:

D01F 8/02, 1/10, 1/09, 9/08, D01D 5/24, C08J 5/18, C08L 1/02 // 1:02

(11) Internationale Veröffentlichungsnummer: A1

WO 00/53833

(43) Internationales Veröffentlichungsdatum:

14. September 2000 (14,09,00)

(21) Internationales Aktenzeichen:

PCT/DE00/00552

(22) Internationales Anmeldedatum: 24. Februar 2000 (24.02.00)

(81) Bestimmungsstaaten: CA, CN, JP, KR, US, europäisches Patent (AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR,

IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE).

(30) Prioritätsdaten:

199 10 012.8

8. März 1999 (08.03.99)

DE

Veröffentlicht

Mit internationalem Recherchenbericht.

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten ausser US): OSTTHÜRINGISCHE MATERI-ALPRUFGESELLSCHAFT FÜR TEXTIL UND KUNSTSTOFFE MBH [DE/DE]; Breitscheidstrasse 97, D-07407 Rudolstadt-Schwarza (DE).

(72) Erfinder; und

- (75) Erfinder/Anmelder (nur für US): SCHULZE, Thomas [DE/DE]; Schomerusstrasse 7/305, D-07745 Jena (DE). TAEGER, Eberhard [DE/DE]; Nr. 26, D-07407 Weissbach (DE). VORBACH, Dieter [DE/DE]; Am Bahndamm 7, D-07407 Rudolstadt (DE).
- (74) Anwalt: BRANDENBURG, Thomas; Frankfurterstrasse 68, D-53773 Hennef (DE).

(54) Title: METHOD FOR PRODUCING SHAPED BODIES

(54) Bezeichnung: VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG VON FORMKÖRPERN

(57) Abstract

The invention relates to a method for producing shaped bodies, especially threads or foils, from at least one polymer of the groups consisting of polysaccharide, polysaccharide derivative or polyvinyl alcohol by forming a solution of the polymer that contains an additive in a solvent containing amine-N-oxide, extruding the solution and precipitating the extrudate by contacting with a coagulant. The invention is characterized in that at least two polymeric solutions are formed. At least one of the two polymeric solutions contains one or more finely distributed additives and the at least two polymeric solutions are simultaneously extruded forming a combined extrudate.

(57) Zusammenfassung

Verfahren zur Herstellung von Formkörpern, insbesondere Fäden oder Folien, aus wenigstens einem Polymeren, aus der aus Polysaccharid, Polysaccharidderivat und Polyvinylalkohol bestehenden Gruppe durch Bildung einer einen Zusatzstoff enthaltenden Lösung des Polymeren in einem Amin-N-oxid enthaltenden Lösungsmittel, Extrudieren der Lösung und Ausfällen des Extrudats durch Berührung mit einem Koagulationsmittel, dadurch gekennzeichnet, daß man wenigstens zwei Polymerlösungen bildet, von denen wenigstens eine einen oder mehrere Zusatzstoffe in feiner Verteilung enthält, und die wenigstens zwei Polymerlösungen unter Bildung eines vereinigten Extrudats gleichzeitig extrudiert.

14

LEDIGLICH ZUR INFORMATION

Codes zur Identifizierung von PCT-Vertragsstaaten auf den Kopfbögen der Schriften, die internationale Anmeldungen gemäss dem PCT veröffentlichen.

AL	Albanien	ES	Spanien	LS	Lesotho	SI	Slowenien
AM	Armenien	FI	Finnland	LT	Litauen	SK	Slowakei
AT	Österreich	FR	Frankreich	LU	Luxemburg	SN	Senegal
ΑU	Australien	GA	Gabun	LV	Lettland	SZ	Swasiland
ΑZ	Aserbaidschan	GB	Vereinigtes Königreich	MC	Monaco	TD	Swasiiand Tschad
BA	Bosnien-Herzegowina	GE	Georgien	MD	Republik Moldau	TG	
BB	Barbados	GH	Ghana	MG	Madagaskar	TJ	Togo
BE	Belgien	GN	Guinea	MK	Die ehemalige jugoslawische	TM	Tadschikistan
BF	Burkina Faso	GR	Griechenland	.,	Republik Mazedonien	TR	Turkmenistan
BG	Bulgarien	HU	Ungarn	ML	Mali	TT	Türkei
BJ	Benin	IE	Irland	MN	Mongolei	-	Trinidad und Tobago
BR	Brasilien	IL	Israel	MR	Mauretanien	UA	Ukraine
BY	Belarus	IS	Island	MW	Malawi	UG	Uganda
CA	Kanada	IT	Italien	MX	Mexiko	US	Vereinigte Staaten von
CF	Zentralafrikanische Republik	JP	Japan	NE	Niger	* 100	Amerika
CG	Kongo	KE	Kenia	NL	Niederlande	UZ	Usbekistan
CH	Schweiz	KG	Kirgisistan	NO	Norwegen	VN	Vietnam
CI	Côte d'Ivoire	KP	Demokratische Volksrepublik	NZ	Neuseeland	YU	Jugosławien
CM	Kamerun		Korea	PL	Polen	ZW	Zimbabwe
CN	China	KR	Republik Korea	PT			
CU	Kuba	ΚZ	Kasachstan	RO	Portugal		
CZ	Tschechische Republik	LC	St. Lucia	RU	Rumänien		
DE	Deutschland	LI	Liechtenstein	SD	Russische Föderation		
DK	Dänemark	LK	Sri Lanka	SE	Sudan		
EE	Estland	LR	Liberia	SG	Schweden		
			2.00.14	20	Singapur		

Verfahren zur Herstellung von Formkörpern

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von Formkörpern, wie Fäden oder Folien, aus wenigstens einem Polymeren aus der aus Polysaccharid, 5 Poysaccharidderivat Polyvinylalkohol und bestehenden Gruppe durch Bildung einer Lösung des Polymeren in einem Amin-N-oxid enthaltenden Lösungsmittel, Extrudieren der Lösung und Ausfällen des Extrudats durch Berührung mit Koagulationsbad. Die Erfindung 10 insbesondere ein Verfahren zur Herstellung mehrschichtigen massiven oder hohlen Filamenten, Fasern oder Folien.

Es ist bekannt, daß mittels pulverförmiger flüssiger Zusätze die Eigenschaften von Polymeren gezielt 15 verändert werden können. Durch das Zumischen funktionalisierender Stoffe zu Polymerschmelzen oder -lösungen wird eine Vielzahl polymerer Spezialprodukte erhalten. -Es-ist-dabei -zu -beachten, -daß pulverförmigeoder flüssige Zusätze das Fließverhalten 20 Polymerschmelzen oder -lösungen derart beeinflussen können, daß so sich größere Probleme Verarbeitungsprozeß ergeben. Die Eignung potentiellen Zusatzstoffes als funktionalisierendes Agenz wird außerdem bestimmt durch seine Löslichkeit 25 Reaktivität gegenüber den im Herstellungsprozeß verwendeten Polymeren, Lösungsmitteln und Hilfsstoffen, sowie gegenüber der Temperatur und den Verund Aufarbeitungsbedingungen während der Lösungsherstellung Nachbehandlung der Produkte. Im Falle 30 Verarbeitung mehrerer Polymere oder deren Lösungen tritt zusätzlich das Problem der Anpassung von reinen mit modifizierten Polymerphasen, bzw. von mehreren unterschiedlich modifizierten Polymerphasen auf.

Bei den üblichen Polymernaßspinnverfahren werden 35 diese Probleme stets dann deutlich, wenn große Mengen an Zusatzstoffen feinverteilt eingemischt und die erhaltenen

2

Lösungen durch Verspinnung verarbeitet werden sollen. Insbesondere grenzen stark saure und basische Arbeitsbedingungen, wie sie im Viskose-Prozeß Auflösung und Regenerierung der Cellulose erforderlich sind, die Anzahl der möglichen Zusatzstoffe stark ein. Weiterhin ist bekannt, daß sowohl in Schmelzspinnprozessen, als auch bei herkömmlichen Naßspinnverfahren größere Mengen an Zusatzstoffen, z. B. durch Viskositätsänderungen, zum Verlust Verspinnbarkeit führen.

5

10

Diese Nachteile werden durch die Anwendung des Lyocell-Verfahrens umgangen (DE 44 26 966 Al), das in der beschriebenen Form allerdings nicht die Herstellung von mehrschichtigen funktionellen Fäden ermöglicht.

15 Aufgabe der Erfindung ist die Schaffung eines Verfahrens, durch das massive oder hohle Mehrkomponenten-Formkörper, wie Fasern, Filamente, Folien, unterschiedlichen Beladungen gleicher oder verschiedener Zusatzstoffe hergestellt werden können. Insbesondere soll 20 Verfahren zur Herstellung von Formkörpern symmetrischen Kern-Mantel-Strukturen oder asymmetrischen Strukturen geschaffen werden. Bevorzugt soll Extrusionsverfahren zur Herstellung von Mehrkomponenten-Formkörpern geschaffen werden, die vielseitig einsetzbar 25 sind insbesondere und Werkstoffe mit speziellen Eigenschaften und Anwendungseigenschaften liefern. Weitere Vorteile ergeben sich aus der folgenden Beschreibung.

Diese Aufgabe wird bei dem eingangs genannten 30 Verfahren erfindungsgemäß dadurch gelöst, daß man wenigstens zwei Polymerlösungen bildet, von denen wenigstens eine einen oder mehrere feste oder flüssige Zusatzstoffe in feiner Verteilung enthält, und daß man die wenigstens zwei Polymerlösungen unter Bildung eines 35 vereinigten Extrudats simultan extrudiert. Überraschenderweise wurde gefunden, daß sich

3

erfindungsgemäß ein Extrudat bildet, in dem die zwei oder Polymerlösungen so gegenseitig integriert verbunden sind, daß weder bei der Ausfällung noch bei der folgenden Trocknung und ggf. thermischen Behandlung eine Trennung der durch die verschiedenen Polymerlösungen 5 gebildeten Schichten eintritt. Dies gilt auch dann, wenn Zusatzstoffe in den Polymerlösungen in ihrer Korngröße, stofflichen Zusammensetzung und in ihrem Gehalt sehr unterschiedlich sind. Der nach der Ausfällung vorliegende Formkörper kann je nach den eingesetzten 10 Zusatzstoffen sehr unterschiedliche Eigenschaften haben und den verschiedensten Anwendungen zugeführt werden. Das Verfahren kann von verschiedenen Polymerlösungen ausgehen, z.B. von zwei Polymerlösungen, von denen nur eine einen festen oder flüssigen Zusatzstoff enthält, von 15 zwei Polymerlösungen, die beide verschiedene feste oder flüssige Zusatzstoffe enthalten, drei Polymerlösungen, deren Zusatzstoffe sich nach Art, Korngröße und/oder Gehalt unterscheiden, usw.. 20 eingesetzten Lösungen können 1 bis 20 Gew.-%, vorzugsweise 4 bis 16 Gew.-% des Polymeren enthalten. Als Polymere können insbesondere Polyole, wie Cellulose, Stärke oder Polyvinylalkohol, sowie deren eingesetzt werden. Die Zusatzstoffe werden 1. entweder zu Beginn der Lösungsherstellung in das Gemisch Polymer-25 Lösungsmittel-Wasser, 2. nach vorheriger vollständiger Auflösung des Polymeren oder 3. in das Gemisch Polymer-Lösungsmittel eingemischt und durch starkes Rühren oder Kneten fein darin verteilt. In allen Fällen erfolgt die Auflösung des Polymeren im Zuge des Verdampfens eines 30 herstellungsbedingten Wasserüberschusses im Vakuum bei erhöhten Temperaturen. Die erfindungsgemäß hergestellten massiven oder hohlen Mehrkomponenten-Formkörper können durch die eingebrachten Zusatzstoffe spezielle funktionelle Eigenschaften haben, z. B. Elektronen- oder 35

4

Ionenleitfähigkeit, sowie magnetische oder katalytische Wirksamkeit.

Nach der bevorzugten Ausführungsform des Verfahrens unterscheiden sich die wenigstens zwei Polymerlösungen 5 durch die Korngröße und/oder die stoffliche Zusammensetzung und/oder den Gehalt der Zusatzstoffe. Das Verfahren eröffnet den Weg, die Dicke und Funktion der Schichten durch die Beladung der Polymerlösung(en) mit Zusatzstoff zu steuern. Verschieden hohe Beladungen der 10 Polymerlösung(en) führen unterschiedlichen zu Schrumpfungen und damit zu einstellbaren Schichtdicken; unterschiedliche Zusatzstoffe in den Polymerlösungen können den Formkörpern unterschiedliche Funktionen verleihen.

Vorzugsweise setzt man die festen Zusatzstoffe mit einer Korngröße in dem Bereich von 0,01 bis 1000 μm , insbesondere von 0,05 bis 100 μm ein. Die Zusatzstoffe können anorganischer oder organischer Natur oder Mischungen aus beiden Stoffen sein.

20 Nach der bevorzugten Ausführungsform erfindungsgemäßen Verfahrens setzt man Zusatzstoffe aus der aus Oxiden, Carbiden, Boriden, Nitriden, Oxynitriden, Sialonen und Aluminosilikaten bestehenden Gruppe ein. Darüber hinaus können z. В. kohlenstoffhaltige 25 Materialien, Metallpulver, Metallsalze, Polymerfasern, Partikelsuspensionen, keramikbildende niedrighochmolekulare Verbindungen, sinterfähige anorganische Verbindungen, Bleizirkontitanante oder Glimmer in feinverteilter Suspension eingesetzt werden.

Bei dem erfindungsgemäßen Verfahren können Polymerlösungen mit einem Gew.-Verhältnis Polymer: Zusatzstoff von 10:1 bis 1:100 eingesetzt werden. Vorzugsweise liegt der Zusatzstoffanteil in dem Bereich von Polymer: Zusatzstoff von 1:1 bis 1:7. Oft liegt das Gewichtsverhältnis Polymer: Zusatzstoff in dem Bereich von 9:1 bis 1:10.

10

15

Vorzugsweise extrudiert man die Polymerlösung mit unterschiedlichen Volumengeschwindigkeiten (z.B. durch Einstellung der Förderleistungen der Förderpumpen). Auf diese Weise kann man die Schichtbildung der Formkörper so steuern, daß sowohl dicke, vorzugsweise 100 bis 200 μm starke Schichten als auch dünne Schichten einer Stärke von 0,1 bis 20 μm gebildet werden können. Wird nur eine mit Zusatzstoffen beladene Polymerlösung (Gewichtsverhältnis Zusatzstoff/Polymer = 0.5 bis 2.0) zusammen mit einer höher beladenen Lösung (Gewichtsverhältnis Zusatzstoff/Polymer = 5 bis 8) etwa gleichen Volumenanteilen pro Zeiteinheit extrudiert, resultiert nach der Aufarbeitung und Trocknung eine dünne Deckschicht auf einem dickeren Hohlgebilde, was für die Herstellung von keramischen Hohlmembranen oder Trägern funktioneller Komponenten von Bedeutung ist.

Vorzugsweise extrudiert man zwei oder mehrere Polymerlösungen-konzentrisch-und-koaguliert-man-sie-zur-Bildung massiver Zwei- oder Mehrkomponentenfäden 20 außen. In diesem Falle werden Lösungen aus unterschiedlichen Lösungsreservoirs durch runde profilierte oder flache Düsenkonstruktionen ohne eine zusätzliche Vorrichtung für Flüssigkeitsoder Gaszuführung zum Inneren des Extrudats verformt.

Bei einer anderen Ausführungsform werden zwei oder 25 mehr Polymerlösungen zentrisch extrudiert und zur Bildung massiver Mehrkomponentenfäden eine stark angereicherte Zusatzstoffdispersion zentral zugeführt die Polymerlösungen auch von außen koaguliert. In 30 Falle die Vorrichtung für eine gesonderte Flüssigkeitszuführung eingerichtet, so daß beim Austritt Polymerlösungen aus den Düsenöffnungen sofortige innige Verbindung gewährleistet ist. Durch den Einsatz einer stark angereicherten Zusatzstoffteilchen-35 Dispersion im Inneren der Formkörper können

Dreikomponentenfasern oder -filamente mit gefülltem Kern erhalten werden.

Bei einer weiteren Ausführungsform des erfindungsgemäßen Verfahrens wählt man Volumenverhältnis der zwei oder mehr konzentrisch extrudierten Polymerlösungen eines und zentral zugeführten Koagulationsmittels oder Gases so, daß der Polymerlösungsschlauch bzw. -verbundschlauch aufgeweitet Durch die Einstellung der Menge des 10 zugeführten Koagulationsmittels, raumerfüllenden Flüssigkeit oder Gases ergibt sich das gewünschte Aufweitungsmaß. Die flüssigen Polymerlösungen werden durch die Berührung mit dem Koagulationsmittel im Inneren vorstabilisiert. Die auf diese hergestellten Hohlfilamente können im frisch ersponnenen 15 Zustand einen Durchmesser in dem Bereich von 0,1 bis 5 haben. Die Koagulation kann mit Luft, Wasser, organischen Lösungsmitteln oder Partikeldispersionen erfolgen. Die Anwendung von solchen Lösungsmitteln zur Hohlraumbildung, die nicht augenblicklich zur Koagulation 20 Cellulose führen, eröffnet die Möglichkeit, Hohlfilamente mit geringen Durchmessern herzustellen Beispiel 10). Wird auf eine Innenkoagulation (vergl. Zugabe von raumerfüllenden Flüssigkeiten 25 verzichtet, können sich die flüssigen Spinnstrahlen unterhalb der Düse sofort ohne die Ausbildung kontinuierlicher oder blasenartiger Hohlräume vereinigen und somit eine massive Kern-Mantel-Struktur ausbilden. Zweckmäßigerweise extrudiert man zwei oder mehr Lösungen 30 konzentrisch und koaguliert zur Bildung von Zwei- bzw. Mehrkomponenten-Hohlfäden von innen und außen oder nur von außen. Die Hohlfäden sind durch den Innenradius R₁ und den Außenradius R₂ charakterisiert. Die Erfindung erstreckt sich auf Hohlfäden in dem Bereich $0 \le R_1 < R_2$, d.h. umfaßt auch massive Fasern ohne Hohlraum. - Zur Dimensionseinstellung des 35 Kerns und der Mantelschicht(en) kann das Extrudat vor dem Aus-

fällen in einem Luftspalt verstreckt werden. In diesem Falle

7

können die extrudierten Lösungen über einen Luftspalt von vorzugsweise 1 bis 500 mm Breite geführt werden, wobei aufgrund der hohen Spinnsicherheit entweder ein Verzug durch die Schwerkraft der frei fallenden Polymerlösung einsetzt oder der noch flüssige Lösungsstrahl definierten Abzug verstreckt wird. Es kann auch durch direkte Einführung in das Fällbad zur sofortigen Koagulation gebracht werden. Die so verformten Polymerlösungen können durch Einführen in ein Koagulationsbad, das ein Fällungsmittel, vorzugsweise Wasser enthält, durch die momentan erfolgende Ausfällung des Polymeren an der Außenschicht des Fadens endgültig stabilisiert werden, bevor das vor allem im Inneren noch anhaftende Lösungsmittel durch kontinuierliche oder portionsweise Behandlung mit kaltem oder warmem Wasser 15 entfernt, dabei unter Beibehaltung des Quellungszustandes vollständig durch Wasser ausgetauscht und die tragende Polymermatrix restlos ausgefällt wird.

----Nach----der--bevorzugten---Ausführungsform --- des erfindungsgemäßen Verfahrens wird das koagulierte Extrudat getrocknet und einer Verwendung zugeführt oder Polymergehalt durch eine thermische Behandlung entfernt. Durch diese thermische Behandlung ergeben sich durch die Beseitigung der Polymermatrix Spezialwerkstoffe 25 auf Basis der gewählten Zusatzstoffe, wie anorganische, poröse, mehrschichtige Hohlmembranen, Mehrschicht-Membranreaktoren, Keramik-Matrix-Komposite, leitfähige Mehrkomponentenfasern, Katalysatorträger und Ionenleiter. Es hat sich gezeigt, daß der mehrschichtige 30 Formkörper die thermische Behandlung ohne Beeinträchtigung, insbesondere ohne Ablösung, oder Rißbildung der Schichten übersteht, obgleich sehr unterschiedliche Zusatzstoffe Verwendung finden große Beladungsunterschiede zwischen den Polymerschichten 35 des Formkörpers bestehen. Das erfindungsgemäße Verfahren erlaubt es ferner, durch die Wahl der Zusatzstoffe die Größe und Dichte der Poren in dem thermisch behandelten

8

Körper einzustellen. So kann bei porösen Hohlmembranen die Porosität und Porengröße der Schichten durch die Parameter des Extrusionsverfahrens bzw. die Eigenschaften der Polymerlösungen gesteuert werden. Durch die thermische Behandlung über die Stabilitätsgrenze des Polymeren, vorzugsweise der Cellulose hinaus können die Mehrkomponenten-Extrudate in rein anorganische poröse oder mikrokristallin dichte Gebilde umgewandelt werden. Die thermische Behandlung kann auch so geleitet werden, daß der Polymergehalt nur in Kohlenstoff umgewandelt wird.

10

15

Vorzugsweise führt man die thermische Behandlung im Temperaturbereich von 250 bis 3500°C in Gegenwart von Inertgas oder unter Vakuum durch. Sauerstoff, entsteht durch vollständige oder teilweise Pyrolyse/Verbrennung des Matrixpolymeren eine rein keramische, metallische oder kohlenstoffhaltige Faser oder ein Verbundkörper mit Kohlenstoffschichten.

Zweckmäßigerweise erfolgt die thermische Behandlung 20 in einer ersten Stufe bei tieferer Temperatur und einer zweiten Stufe bei höherer Temperatur und herrschen nur in einer der beiden Stufen oxidierende Bedingungen.

Vorzugsweise wird als Lösungsmittel für das Polymere das Monohydrat des N-Methylmorpholin-N-oxids eingesetzt. 25 Als Polymeres wird bevorzugt Cellulose eingesetzt, wenngleich auch andere Polyole oder Polysaccharide alleine oder im Gemisch Verwendung finden können. Es hat sich gezeigt, daß auch bei sehr unterschiedlicher Korngröße und/oder Beladung der Polymerlösungen 30 Zusatzstoff und/oder ausgeprägten chemischen Unterschieden der Zusatzstoffe eine feste Haftung der Schichten aneinander in dem gefällten oder getrockneten oder thermisch behandelten Extrudat erreicht wird.

Figur 1 zeigt den schematischen Axialschnitt einer Dreikomponenten-Runddüse für das erfindungsgemäße Verfahren mit
einem zentralen zylindrischen Kanal 1 und zwei Ringkanälen 2,3.

9

Figur 2 zeigt vier verschiedene Faserquerschnitte, die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren hergestellt werden können.

Zur weiteren Verdeutlichung des erfindungsgemäßen Verfahrens wird die Herstellung verschiedener mehrschichtiger Strukturen durch die folgenden Beispiele erläutert.

Beispiel 1

10

20

25

Einer 7,5 Gew.-%igen Polysaccharidlösung (8 Teile Cellulose, 2 Teile Amylose) in N-Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat wird Aluminiumoxid mit einer mittleren Körnung von 0,7 μm in einem Gewichtsanteil von 500 Gew.-% bezogen auf den Celluloseanteil zugesetzt. In gleicher Weise wird eine Lösung bereitet, welche Aluminiumoxid mit einer mittleren Körnung von 3,6 μm in gleichen Proportionen besitzt. Beide Lösungen werden bei einer Temperatur von 100°C durch eine Doppelschlitz-Hohlkerndüse Verhältnis 1:1 extrudiert, wobei der -Volumenanteil Wasser durch das Innere der Düse zur Erzielung von Hohlstrukturen eingepumpt wird. Die Düse hatte einen Abstand zum wäßrigen Fällbad von 10 cm. Die derart ohne weiteren Abzug ersponnenen Bikomponent-Hohlfilamente wurden mehrfach mit warmen Wasser extrahiert und anschließend unter konstanter Belastung bei Raumtemperatur getrocknet. Die resultierenden Materialien hatten einen Außendurchmesser von ca. 1 mm. Nach der Trocknung erfolgte die Sinterung bei 1500°C. Die dabei gebildeten Schichten zeigten Porengrößen von 950 und 150 nm. (Figur 2D)

Beispiel 2

30 Einer 7,5 Gew.-%igen Celluloselösung Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat wird Aluminiumoxid mit einer mittleren Körnung von 0,7 um in Gewichtsanteil von 250 Gew.-% bezogen auf den Celluloseanteil zugesetzt. In gleicher Weise wird eine Lösung bereitet, welche Aluminiumoxid mit einer mittleren 35 Körnung von 1,2 µm im Verhältnis zum Celluloseanteil von

500 Gew.-% besitzt. Beide Lösungen werden bei ca. 90°C im Verhältnis Kern : Mantel = 3 : 1 koextrudiert und über ein 15 cm lange Luftstrecke senkrecht in ein Wasserbad geführt. Während der Extrusion wird eine Volumendurchsatz beider Pumpen entsprechende Menge Wasser in das Innere der Düse gepumpt. Die so ersponnenen Rohfilamente werden durch wiederholte Extraktion mit warmen Wasser vom Lösungsmittel befreit und mehrere Stunden bei Raumtemperatur getrocknet. Nach der Sinterung 1450°C ergeben sich für Kern- und Mantelschicht Porengrößen von 450 bzw. 200 nm. (Figur 2D)

10

Beispiel 3

Einer 9 Gew.-%igen Celluloselösung N-Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat wird Aluminiumoxid mit 15 einer mittleren Körnung von 0,7 μm in einem Gewichtsanteil von 700 Gew.-% bezogen auf Celluloseanteil zugesetzt. Diese Lösung wird zusammen mit einer 9 Gew.-%igen reinen Polysaccharidlösung (Amylose: Cellulose = 1 : 1) in N-Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat bei 105°C im Verhältnis von Kern : Mantel = 1 : 1 durch 20 eine Doppelspaltdüse zu einem monofilen Faden extrudiert, wobei die unbeladene Lösung durch die zentrale Bohrung geführt wird. Die Abzugsgeschwindigkeit betrug 25 m/min. Die Düse hatte zum wässrigen Fällbad einen Abstand von 3 cm. Der austretende Faden wurde durch ein Fällbad von 2 m 25 Länge geführt und anschließend aufgewickelt. Trocknung des Fadens bei Raumtemperatur wird bei 1450°C gesintert und durch die vollständige Pyrolyse Cellulose Inneren des Bikomponentenfilaments eine im 30 Hohlstruktur gebildet, wobei die zurückbleibende Mantelschicht eine mittleren Porengröße von 150 aufweist. (Figur 2A)

Beispiel 4

Eine 6,5 Gew.-%ige Lösung von 5 Teilen Cellulose und 35 1 Teil Carboxymethylstärke in N-Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat, welche mit 600 Gew.-% an Aluminiumoxid einer

11

mittleren Körnung von 4,6 µm bezogen auf den Celluloseanteil beladen ist, wird zusammen mit einer unbeladenen 12 Gew.-%igen Cellulose-Lösung im Verhältnis 1 : 2 extrudiert, wobei die beladene Lösung durch die Zentralzuführung dosiert wird und der Abstand zwischen Düse und Fällbad 15 cm beträgt. Zur Erzeugung einer Hohlstruktur wird Wasser in das Innere der Düse gepumpt.

Nach der Extraktion mit Wasser wird Raumtemperatur getrocknet. Die Sinterung erfolgt unter 10 Inert-Atmosphäre bei 1900°C unter Ausbildung porösen Kohlenstoffschicht auf einer tragenden keramischen Schicht. (Figur 2D)

Beispiel 5

Gew.-%igen Celluloselösung 7,5 in Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat wird Aluminiumoxid mit 15 mittleren Körnung von 0,7 μm in einem Gewichtsanteil von 500 Gew.-% bezogen auf den Celluloseanteil-zugesetzt. In gleicher Weise wird eine 7,5 Gew.-%igen Celluloselösung bereitet, welche Siliciumcarbid einer mittleren Körnung von 0,8 μm in 20 einem Gewichtsanteil von 500 Gew.-% bezogen auf den Celluloseanteil enthält. Beide Lösungen werden im Verhältnis von Kern : Mantel = 1 : 1 durch eine Doppelspaltdüse zu einem monofilen Faden extrudiert, wobei die Aluminiumoxid enthaltende Lösung durch die 25 zentrale Bohrung geführt wird. Die Abzugsgeschwindigkeit betrug 20 m/min. Die Düse hatte zum wässrigen Fällbad einen Abstand von 5 cm. Der austretende Faden wurde durch ein Fällbad von 2 m Länge geführt, aufgewickelt und bei 30 Raumtemperatur getrocknet. Nach der Sinterung bei 1800°C in Luft ergeben sich mikrokristalline Fasern Aluminium-Kern und Siliziumcarbid-Mantel. (Figur 2B)

Beispiel 6

Einer 6 Gew.-%igen Lösung von Cellulose in N-35 Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat wird Aluminiumoxid mit einer mittleren Körnung von 0,7 µm in einem

12

Gewichtsanteil von 100 Gew.-% bezogen auf den Celluloseanteil und 1 % Nickelpulver zugesetzt. Diese Lösung wird gemeinsam mit einer 7,5 Gew.-%igen Cellulose in N-Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat, welche mit 500 Gew.-% Aluminiumoxid der mittleren Körnung von 4,5 μm , bezogen auf den Celluloseanteil, versetzt ist, bei 85°C durch eine Doppelhohlkammerdüse im Verhältnis 3:1 extrudiert, wobei Wasser in das Innere der Düse gepumpt wird und der Abstand zum Fällbad 15 cm betrug. Die ohne Abzug ersponnenen Filamente werden mit Wasser 10 extrahiert und bei Raumtemperatur getrocknet. Sinterung erfolgt bei 1600°C in Inertatmosphäre nachfolgender Behandlung bei 500°C in Luft. (Figur 2D)

Beispiel 7

15 Gew.-%ige Lösung von Cellulose in N-Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat wird gemeinsam mit 7,5 Gew.-%igen Lösung von Cellulose N-Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat , welche 100 Gew.-% Ruß bezogen auf den Celluloseanteil enthält, bei 90°C im 20 Verhältnis 1:1 durch eine Doppelspaltdüse zu einem monofilen Faden extrudiert, wobei die Celluloselösung durch den Innenkanal zugeführt wird. Die reine Abzugsgeschwindigkeit betrug 30 m/min, bei einem Abstand der Düse zum Fällbad von 2 cm. Nach Passieren eines 25 wässrigen Fällbades wurde aufgewickelt, mit Wasser extrahiert und bei Raumtemperatur getrocknet. (Figur 2B)

Beispiel 8

6,5 Gew.-%ige Lösung von Cellulose in Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat wird mit 25 Gew.-% Melamin und 75 Gew.- Borsäure bezogen auf Cellulose 30 versetzt. Diese Lösung wird zusammen mit einer 9 Gew.-%igen Lösung von Cellulose in N-Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat bei 100°C durch eine Doppelspaltdüse extrudiert, wobei die reine Celluloselösung durch den äußeren Spalt zudosiert wird. Der Abstand zum Fällbad 35 betrug 1 cm, der Abzug 12 m/min. Nach Extraktion mit

13

kaltem Wasser wird bei Raumtemperatur getrocknet. Die thermische Behandlung, welche bei 1600°C erfolgte, ergibt durch Pyrolyse des Polymeren und Umwandlung des Füllstoffes Bornitrid-Fäden.

5

30

35

Beispiel 9

Gew.-%ige Lösung von Cellulose Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat welche, bezogen auf den Celluloseanteil, 300 Gew.-% Zirkonoxid enthält, zusammen mit einer 9 Gew.-%igen Lösung von Cellulose in 10 N-Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat, die mit 100 Gew.-% Nickelpulver beladen ist, bei 90°C durch eine Doppelspalthohldüse extrudiert, wobei durch die zentrale Zuführung eine durch Stärke angedickte Metallsuspension gepumpt wird, deren Zusammensetzung auf 15 ein Verhältnis von Wasser : Stärke : Metallpulver = 30 : 30 : 40 eingestellt wird. Dabei wird die mit Zirkonoxid beladene Lösung — durch den - inneren, - die - mit - Nickel beladene Lösung durch den äußeren Spalt der Düse geführt. Bei einem Düsenabstand zum Fällbad von 1 cm werden 3-20 Komponenten-Fäden erhalten, welche bei Raumtemperatur einem Trockenprozeß unterworfen werden. Nach der Pyrolyse der Polymeren werden reine 3-Komponentenfäden erhalten, welche eine Schichtfolge Leiter-Isolator-Leiter 25 aufweisen. (Figur 2C)

Beispiel 10

Gew.-%ige Lösung von Cellulose Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat wird mit Aluminiumoxid einer mittleren Körnung von 0,7 µm versetzt, so daß das Verhältnis Cellulose : Aluminiumoxid 1 : 3 beträgt. Diese Lösung wird bei 90°C durch eine Hohlspaltdüse extrudiert, wobei durch den inneren Kanal Ethylenglykol so zudosiert wird, daß eine ausreichende Hohlraumbildung erfolgt. Die Spinnstrahlen werden über einen Luftspalt von 5 cm in ein Koagulationsbad geführt und dabei mit einer Geschwindigkeit von 60 m/min abgezogen. Nach

14

Aufwickeln wird das anhaftende Lösungsmittel mit Wasser entfernt und getrocknet. Durch thermische Behandlung bei $1600\,^\circ\text{C}$ werden Hohlfasern mit einem Durchmesser von $150\,\,\mu\text{m}$ erhalten. (Figur 2A)

5

10

15

Beispiel 11

12 Gew.-%ige Lösung von Cellulose N-Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat wird gemeinsam mit Gew.-%igen Lösung von Cellulose N-Methylmorpholin-N-oxid-Monohydrat , welche mit 700 Gew.-% Eisenpulver bezogen auf den Celluloseanteil versetzt ist, gemeinsam bei 100°C im Verhältnis 1:1 durch Hohlspaltdüse extrudiert, wobei die reine Lösung durch den Außenspalt zugeführt wird. Bei einem Abstand von 1 cm zum wäßrigen Fällbad betrug die Abzugsgeschwindigkeit 50 m/min. Nach wäßriger Extraktion und Trocknung werden mit Eisenpulver gefüllte Cellulosefilamente erhalten, wie sie z.B. für Abschirmzwecke Verwendung finden können.

Die Extrusion der Polymerlösungen und ihre Koagulation erfolgt nach dem Lyocell-Verfahren (H.J. Koslowski, Chemiefaserlexikon, 11. Aufl. (1998) S, 95 mit weiterer Literatur). Die Extrusionstemperatur der Polymerlösungen liegt in dem Bereich von 80 bis 120°C, vorzugsweise von 85 bis 105°C.

25

30

Patentansprüche

- 1. Verfahren Herstellung zur von Formkörpern, insbesondere Fäden oder Folien, aus wenigstens einem Polymeren aus der aus Polysaccharid, Poysaccharidderivat und Polyvinylalkohol bestehenden Gruppe durch Bildung einer einen Zusatzstoff enthaltenden Lösung des Polymeren einem Amin-N-oxid enthaltenden Lösungsmittel, Extrudieren der Lösung und Ausfällen des Extrudats durch 10 Berührung mit einem Koagulationsmittel, gekennzeichnet, daß man wenigstens zwei Polymerlösungen bildet, von denen wenigstens eine einen oder mehrere Zusatzstoffe in feiner Verteilung enthält, und wenigstens zwei Polymerlösungen unter Bildung 15 vereinigten Extrudats gleichzeitig extrudiert.
- Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet,
 daß sich die wenigstens zwei Polymerenlösungen durch die Korngröße und/oder die stoffliche Zusammensetzung
 und/oder den Gehalt der Zusatzstoffe unterscheiden.
- 3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß man Zusatzstoffe mit einer Korngröße in dem Bereich von 0,01 bis 1000 µm, vorzugsweise von 0,05 bis 100 µm einsetzt.
- 4. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß man Zusatzstoffe aus der aus Oxiden, Carbiden, Boriden, Nitriden, Oxynitriden, Sialonen, 30 Aluminosilikaten, kohlenstoffhaltigen Materialien, Metallpulvern, Metallsalzen, Polymerfasern, Partikeldispersionen, anorganischen oder organischen, keramikbildenden niedrigoder hochmolekularen Verbindungen bestehenden Gruppen einsetzt.

16

5. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß man Polymerenlösungen mit einem Gewichtsverhältnis von Polymer: Zusatzstoff von 10:1 bis 1:100 einsetzt.

5

- 6. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß man die Polymerlösungen mit unterschiedlichen Volumengeschwindigkeiten extrudiert.
- 7. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß man zwei oder mehr Polymerlösungen konzentrisch extrudiert und zur Bildung massiver Zweibzw. Mehrkomponentenfäden nur von außen koaguliert.
- 15 8. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß man zwei oder mehr Polymerlösungen konzentrisch extrudiert und zur Bildung massiver Dreikomponentenfäden zentral eine Zusatzstoffdispersion zuführt und von außen koaguliert.

20

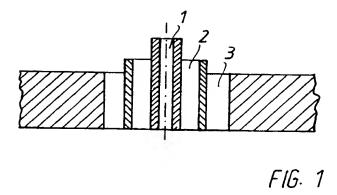
25

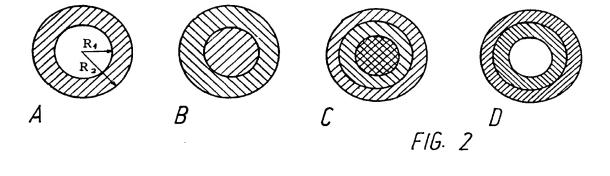
35

- 9. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß man das Volumenverhältnis der zwei oder mehr extrudierten Polymerlösungen und einer zentral zugeführten raumfüllenden Flüssigkeit oder eines Gases so wählt, daß der Polymerlösungsschlauch aufgeweitet wird.
- 10. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 9, dadurch gekennzeichnet, daß man zwei oder mehr Polymerlösungen konzentrisch extrudiert und zur Bildung von Zwei- bzw.
- 30 Mehrkomponentenfäden von innen und außen koaguliert.
 - 11. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 10, dadurch gekennzeichnet, daß man das Extrudat vor dem Ausfällen zur Einstellung der Dimensionen des Kerns und der Mantelschichten in einem Luftspalt verstreckt.

5

- 12. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 11, dadurch gekennzeichnet, daß die Zusatzstoffe katalytisch aktiv, elektronen- oder ionenleitfähig, piezoelektrisch, isolierend, porenbildend, mechanisch verstärkend, absorbierend oder oberflächenaktiv sein können.
- 13. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 12, dadurch gekennzeichnet, daß man das koagulierte Extrudat trocknet und seinen Polymergehalt durch eine thermische Behandlung entfernt und/oder carbonisiert.
- 14. Verfahren nach Anspruch 13, dadurch gekennzeichnet, daß man die thermische Behandlung im Temperaturbereich von 250 bis 3500°C in Gegenwart von Sauerstoff, Inertgas oder unter Vakuum durchführt.
- 15. Verfahren nach Anspruch 13 oder 14, dadurch gekennzeichnet, daß die thermische Behandlung in einer ersten Stufe bei tieferer Temperatur und einer zweiten 20 Stufe bei höherer Temperatur erfolgt und nur in einer der beiden Stufen oxidierende Bedingungen herrschen.
- 16. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 15, dadurch gekennzeichnet, daß das Monohydrat des N25 Methylmorpholins-N-oxids als Lösungsmittel eingesetzt wird.
 - 17. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 16, dadurch gekennzeichnet, daß man als Polymer Cellulose einsetzt.





			v
			·
·			•
			į.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

onal Application No

PCT/DE 00/00552 CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER PC 7 D01F8/02 D01F D01F1/10 D01F1/09 D01F9/08 D01D5/24 C08J5/18 C08L1/02 //C08L1:02 According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC B. FIELDS SEARCHED Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols) D01F D01D C08J C08L Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used) C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT Category Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages Relevant to claim No. X VORBACH D ET AL: "PROPERTIES OF CARBON 1-7,11, FILLED CELLULOSE FILAMENTS" 12, 16, 17 CHEMICAL FIBERS INTERNATIONAL, DE, DEUTSCHER FACHVERLAG, vol. 48, no. 2, 1 April 1998 (1998-04-01), pages 120-122, XP000755996 ISSN: 0340-3343 Υ the whole document 8-10, 13-15 Υ DE 44 26 966 A (THUERINGISCHES INST FUER 13-15 TEXTI) 1 February 1996 (1996-02-01) the whole document Υ DE 195 37 726 A (THUERINGISCHES INST FUER 13 - 15TEXTI) 17 April 1997 (1997-04-17) the whole document -/--Further documents are listed in the continuation of box C. X Patent family members are listed in annex. Special categories of cited documents: "T" later document published after the international filing date *A* document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention "E" earlier document but published on or after the international "X" document of particular relevance; the claimed invention "L" document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified) cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone "Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such docu-"O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means ments, such combination being obvious to a person skilled document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed "&" document member of the same patent family Date of the actual completion of the international search Date of mailing of the international search report 20 June 2000 29/06/2000 Name and mailing address of the ISA Authorized officer European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2 NL - 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,

Fax: (+31-70) 340-3016

1

Tarrida Torrell, J

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Intel Onal Application No
PCT/DE 00/00552

C (Continu	Priory DOCUMENTS CONCIDENTS TO THE PRIOR OF	PCI/DE 00/00552
Category °	ation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	
	onwood document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
Υ	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN vol. 013, no. 273 (C-609), 22 June 1989 (1989-06-22) & JP 01 068520 A (NOK CORP), 14 March 1989 (1989-03-14) abstract	8-10
Y	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN vol. 007, no. 285 (C-201), 20 December 1983 (1983-12-20) & JP 58 163724 A (NIPPON OIL SEAL KOGYO KK), 28 September 1983 (1983-09-28) abstract	8
Y	DE 36 29 925 A (TOYO BOSEKI) 17 December 1987 (1987-12-17) the whole document	. 10
A	EP 0 013 952 A (AKZO GMBH) 6 August 1980 (1980-08-06) the whole document	1-17
A	DE 195 42 533 A (THUERINGISCHES INST FUER TEXTI) 22 May 1997 (1997-05-22) the whole document	1-17
		·

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

Inter onal Application No PCT/DE 00/00552

		·			
Patent document cited in search report		Publication date		Patent family member(s)	Publication date
DE 4426966	Α	01-02-1996	DE	19537726 A	17-04-1997
DE 19537726	Α	17-04-1997	DE	4426966 A	01-02-1996
JP 01068520	Α	14-03-1989	JP	2521977 B	07-08-1996
JP 58163724	Α	28-09-1983	NONE		
DE 3629925	A 	17-12-1987	JP JP JP GB US US	1929201 C 6053164 B 62290468 A 2192149 A,B 4886631 A 4808312 A	12-05-1995 20-07-1994 17-12-1987 06-01-1988 12-12-1989 28-02-1989
EP 0013952	Α	06-08-1980	DE AT JP US	2902545 A 3603 T 55123298 A 4303733 A	18-09-1980 15-06-1983 22-09-1980 01-12-1981
DE 19542533	A	22-05-1997	FR GB	2761076 A 2322378 A	25-09-1998 26-08-1998

		T			
					•
				•	
*					
	£)				
					•
					X

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

onales Aktenzeichen PCT/DE 00/00552 a. klassifizierung des anmeldungsgegenstandes IPK 7 001F8/02 001F1/10 D01F1/09 D01F9/08 D01D5/24 C08J5/18 C08L1/02 //C08L1:02 Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK B. RECHERCHIERTE GEBIETE Recherchierter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole) IPK 7 DO1F D01D C08J COSI Recherchierte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen Während der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe) C. ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN Kategorie® Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile Betr, Anspruch Nr. X VORBACH D ET AL: "PROPERTIES OF CARBON 1-7,11, FILLED CELLULOSE FILAMENTS' 12,16,17 CHEMICAL FIBERS INTERNATIONAL, DE, DEUTSCHER FACHVERLAG, Bd. 48, Nr. 2, 1. April 1998 (1998-04-01), Seiten 120-122, XP000755996 ISSN: 0340-3343 Υ das ganze Dokument 8-10. 13-15 Υ DE 44 26 966 A (THUERINGISCHES INST FUER 13-15 TEXTI) 1. Februar 1996 (1996-02-01) das ganze Dokument Υ DE 195 37 726 A (THUERINGISCHES INST FUER 13 - 15TEXTI) 17. April 1997 (1997-04-17) das ganze Dokument -/--Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu Siehe Anhang Patentfamilie 'T' Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondem nur zum Verständnis des der "A" Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist

 Besondere Kategorien von angeg 	
Desongere Kategorien von anged	ehanan Varöttaatiahumaan

- "E" älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist
- *L* Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweitelhaft er-scheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt)
- "O" Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung,
- eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht

 P* Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach
 dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist

Erfindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theorie angegeben ist

Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erfindenscher Tätigkeit beruhend betrachtet werden

Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erfinderischer Tätigkeit berühend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann naheliegend ist

"&" Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist

Absendedatum des internationalen Recherchenberichts

Datum des Abschlusses der internationalen Recherche

Fax: (+31-70) 340-3016

20. Juni 2000

Name und Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2 NL - 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,

29/06/2000 Bevollmächtigter Bediensteter

Tarrida Torrell, J

1

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Inte onales Aktenzeichen
PCT/DE 00/00552

C.(Fortsetz	ung) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN	/DE 00	/ 00552
Kategories	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden T	eile	Betr. Anspruch Nr.
	,		
Y	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN vol. 013, no. 273 (C-609), 22. Juni 1989 (1989-06-22) & JP 01 068520 A (NOK CORP), 14. März 1989 (1989-03-14) Zusammenfassung		8-10
	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN vol. 007, no. 285 (C-201), 20. Dezember 1983 (1983-12-20) & JP 58 163724 A (NIPPON OIL SEAL KOGYO KK), 28. September 1983 (1983-09-28) Zusammenfassung		8
	DE 36 29 925 A (TOYO BOSEKI) 17. Dezember 1987 (1987-12-17) das ganze Dokument		10
	EP 0 013 952 A (AKZO GMBH) 6. August 1980 (1980-08-06) das ganze Dokument		1-17
	DE 195 42 533 A (THUERINGISCHES INST FUER TEXTI) 22. Mai 1997 (1997-05-22) das ganze Dokument		1-17

1

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentfamilie gehören

Inte phales Aktenzeichen PCT/DE 00/00552

		T			007 00552
Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument		Datum der Veröffentlichung		litglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
DE 4426966	Α	01-02-1996	DE	19537726 A	17-04-1997
DE 19537726	Α	17-04-1997	DE	4426966 A	01-02-1996
JP 01068520	Α	14-03-1989	JP	2521977 B	07-08-1996
JP 58163724	Α	28-09-1983	KEII	 NE	
DE 3629925	A	17-12-1987	JP JP JP GB US US	1929201 C 6053164 B 62290468 A 2192149 A,B 4886631 A 4808312 A	12-05-1995 20-07-1994 17-12-1987 06-01-1988 12-12-1989 28-02-1989
EP 0013952	A 	06-08-1980	DE AT JP US	2902545 A 3603 T 55123298 A 4303733 A	18-09-1980 15-06-1983 22-09-1980 01-12-1981
DE 19542533	Α	22-05-1997	FR GB	2761076 A 2322378 A	25-09-1998 26-08-1998

THIS PAGE BLANK (USPTO)

大き 一川山